# **EUROPEAN PATENT OFFICE**

## **Patent Abstracts of Japan**

PUBLICATION NUMBER **PUBLICATION DATE** 

03179672 05-08-91

APPLICATION DATE APPLICATION NUMBER 02-03-90 02051056

APPLICANT: FUJI ELECTRIC CO LTD;

INVENTOR: TAJIMA HIROYUKI;

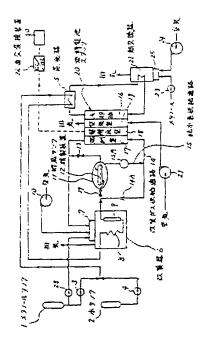
INT.CL.

H01M 8/04 H01M 8/06

TITLE

: FUEL GAS SUPPLY UNIT FOR FUEL

**CELL** 



ABSTRACT: PURPOSE: To increase load following capability by installing a fuel reformer, a reformed gas supply passage, a hydrogen permeable membrane type purifier, a pure hydrogen storage tank, and a pure hydrogen supply passage.

> CONSTITUTION: A reformed gas supply system in which a high-pressure reformed gas produced in a steam reformer 6 is supplied to a fuel cell 20 after the reduction of the pressure to the operating pressure of the fuel cell 20 in a gas supply passage 14, and a pure hydrogen supply system in which part of high-pressure reformed gas produced in the steam reformer 6 is purified with a hydrogen permeable membrane purifier 12 and stored, and supplied to the fuel cell 20 after the reduction of the pressure to slightly lower pressure than the operating pressure in a supply passage 15 are installed. When the pressure of the reformed gas supplied to the fuel cell 20 is decreased by sharp increase of load current, the pure hydrogen stored is immediately supplied. Power generating obstruction caused by response delay of the reformer and accumulation of impurities in the reformed gas is removed and load following capability is increased.

COPYRIGHT: (C)1991,JPO&Japio

① 特許出願公開

## 平3-179672 ⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

@int. Cl. 5

識別記号

广内整理番号

❸公開 平成3年(1991)8月5日

8/04 H 01 M 8/06 J R

9062-5H 9062-5H

審査請求 未請求 請求項の数 2 (全4頁)

燃料電池の燃料ガス供給装置 60発明の名称

> 願 平2-51056 ②)特

願 平2(1990)3月2日 22出

優先権主張

②平1(1989)9月1日③日本(JP)⑤特願 平1−226824

@発 明 者

博 之 田 島

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号 富士電機株式会

社内

富士電機株式会社 勿出 願 人

神奈川県川崎市川崎区田辺新田1番1号

弁理士 山 口 個代 理 人

#### 明細數

1. 発明の名称 燃料電池の燃料ガス供給装置 2. 特許請求の範囲

1) 原燃料を水蒸気改質して高圧の改質ガスを生成 する燃料改質装置と、この改質装置により生成さ れた高圧の改質ガスを燃料電池の運転圧力に降圧 して燃料電池に供給する改質ガスの供給通路と、 前紀生成された高圧の改質ガスの一部を受け高圧 の純水素を生成する水素透過膜式精製装置と、こ の水素透過膜式精製装置を包囲し、この精製装置 により生成された純水素を貯蔵する貯蔵タンクと、 この貯蔵タンクに貯蔵した純水素を前記運転圧力 より僅かに低い圧力に降圧し、前記改質ガス圧の 降下時に燃料電池に供給する純水素の供給通路と を備えてなることを特徴とする燃料電池の燃料が ス供給装置。

2) 原 燃料を水蒸気改質して高圧の改質ガスを生成 する燃料改質装置と、この改質装置により生成さ れた高圧の改質ガスを燃料電池の運転圧力に降圧 して燃料電池に供給する改質ガスの供給通路と、

前記生成された高圧の改質ガスの一部を受け高圧 の純水素を生成する水素透過膜式精製装置と、こ の精製装置により生成された純水素を貯蔵する貯 蔵タンクと、この貯蔵タンクに貯蔵した純水素を 前記運転圧力より僅かに低い圧力に降圧し、前記 改質ガス圧の降下時に燃料電池に供給する純水素 の供給過路とを傭えてなることを特徴とする燃料 電池の燃料ガス供給装置。

3. 発明の詳細な説明

(産業上の利用分野)

この発明は燃料改置装置と水素精製装置を組合 わせた燃料電池の燃料供給装置に関する。

〔従来の技術〕

燃料電池は一般的に、水素ガスを燃料とし、空 気を酸化剤とする発電装置である。水素はポンペ 充填ガス,液化ガス,金属水素化物吸藏水素ガス、 炭化水素の水蒸気改質などより得た水素ガスを利 用する。前三者は乾水業で不絶ガスを含まないが、 容器内に充塡されている水素が一旦消費され尽く すと再充塡する必要がある。一方、改質水業は一

般に水素以外に炭酸ガス、水蒸気などの不能がカスを含む欠点はあるが、炭化水素燃料と水の補給のみで連続して水素を得る事ができる。第2図は燃料電池発電システムの機構成図である。燃料供給系30より供給した水素Hiと空気供給系40から供給された酸素0.が燃料電池20で電気化学的に反応して直流電力を発生する。この電力は一般に直交変換器26で交流に変換して電気機器等の負荷50に給電する。

(発明が解決しようとする課題)

燃料電池発電装置は機器の要求する電力に即応なる水素と、酸化剤となる酸素がそれに即応して供給されなければならない。酸化剤となるが、水素のの気が、のの気が、の場合には、容易のの水素の場合には、容器のの水素を変が、ないの場合に、不十分な時にが、大変を設めている。では、容器では、不十分な時にが、大変を設めている。とないのである。しかしながら、複数なが、できるでは、ないのである。しかしながら、複数なが、できるでは、ないのである。しかしながら、複数なが、できるでは、ないのである。しかしながら、複数ないのである。

降下時に燃料電池に供給する能水素の供給通路と を備えてなり、または

#### (作用)

上記手段において、水蒸気改質装置で生成した高圧(例えば9気圧程度)の改質がスを改質がス 供給過路で燃料電池の運転圧力(例えば1ないし 4気圧程度)に下げて供給する改置がスの供給系 と、水蒸気改質装置で生成した高圧の改質がスの

個の容器が必要な事と、水素の再充填が必要となる欠点が有る。一方、燃料が不純物を含む改質水素の場合には化学プラントである燃料改質装置の応答が遅く、かつ電気化学的に反応しない不純物が蓄積し機器の要求に即応した発電が出来ない場合かある。

本発明の目的は負荷即応性のよい燃料の供給装置を提供することにある。

## (課題を解決するための手段)

上述の目的はこの発明によれば、

### (実施例)

次にこの発明の実施例を図面に基いて説明する。 第1 図は耕求項2 で定義された発明の実施例に係る燃料での燃料がス供給装置を示すシステムフロー図であり、原燃料としてメタノールを用いた場合を例に示したものである。図において、メタノールタンク2 の水が水ポンプ4 より 蒸発器 5 を経由して改質器 6 に送られる。メタノールと水の混合 物は蒸発器5で気化された後、改質器6内のスー パーヒーター8を経て改質触媒質9に入り、改質 触媒の作用により水素と二酸化炭素に改質される。 この改賀反応の温度は約250 ℃であり、改質に必 要な反応熱は通常改質器パーナ7にファン10から 空気と燃料電池スタック20の燃料室17より排出す るオフガスとを供給して燃焼させ反応温度を雑持 させる。改質器で発生した改質ガスは絞り14A を 含む改質水素供給通路14を経由して燃料電池スタ ック20の燃料室17へ供給すると共に、燃料電池ス タ ッ ク 20に は フ ァ ン 21よ り 空 気 を 空 気 室 19に 供 給 して直流質力を発電させる。この直流電力は直交 変換器26で交流電力に変換して負荷50に供給する。 燃料電池スタック20で消費されなかった燃料は改 質器パーナ7に供給する。また、改質器出口側の 改質ガスは逆止弁29を介して精製器12にも供給す る。精製器12は水素透過膜から構成されており、 この膜を透過した純水素を精製器12を内包した貯 蔵タンク11内に蓄える。透過膜を透過しなかった 残りの水素、二酸化炭素を含む残ガスは弁13を経

出力要求に即応出来る。なお精製器12の前で並列 経路分岐前または後に逆止弁29を挿入して、改質 ガスの圧力が低下しても貯蔵ガスの圧力低下を防 止する。

燃料電池スタック20は発電中に発熱するので、 蒸発器 5 . 起動/冷却熱交換器 22. 燃料電池スタ ック20内の冷却板16. に熱媒体を循環させ、落発 器 5 と熱交換器で発熱分を除去する。熱交換器22 にはファン24より空気を供給して熟媒体を冷却す ると共に、熱交換器付属のパーナ25にメタノール ポンプ23よりメタノールとファン24より空気を供 給、燃焼させて熟媒体を加熱し燃料電池スタック の温度を上げる役割を果たす。一方、改質器パー ナ7にはメタノールポンプ28よりメタノールを供 給させて、これを燃焼させて改賀の温度を室温よ り起動時に上げる事が出来、かつ改質温度を難持 させる事も出来る。水素透過膜式の精製器12、水 素 タ ン ク 11 の 容 量 は 、 燃 料 電 池 ス タ ッ ク 20 が 要 求 される負荷急増に即応出来るように設計する。即 ち、 疑大負荷急増に合わせて改質器が改質がスの てパーナフへ供給する。

負荷50か急激に高出力を要求すると、燃料電池は水素をそれに即応して多量に消費するが、絞り14を通してはそれに即応して改質がスを供給出来ないので、燃料電池内の改質がス圧力が低下する。その圧力が調圧器の調整圧力以下に低下すると調圧器15Aを通じて直ちに純水素が燃料電池に供給されるようになるので、燃料電池は負荷の急速高

#### (発明の効果)

この発明は前述である。大変を関連を表する。の発明は前述である。とのでは、大変を関連を表する。のでは、大変を関連を表する。のでは、大変を関係を表する。のでは、大変を関係を表する。のでは、大変を対した。といいる。というでは、大変を対して、大変を対して、大変を対して、大変を対して、大変を対して、大変を対して、大変を対して、大変を対して、は、などのは、大変を対して、大変を表する。

遅れおよび改質がス中のの書積による発電 はなどが排除され、負債を備えた燃料がスの供給装置を備えた燃料がスの供給装置を備えた燃料を設立したができる。まククを設立し、かつ改置ととも、純水栗の貯蔵に力が高したことにより、純水栗の積製能力が高いたことにより、純水栗の積製能力が高いた。したがって野底性を継続してきる燃料がスの供給装置を小型に形成できる利息が得られる。

## 4. 図面の簡単な説明

第1図は請求項2で定義された発明の実施例に 係る燃料電池の燃料ガス供給装置を示すシステム フロー図、第2図は一般的な燃料電池発電システムの機略構成図である。

1:メタノールタンク、2:水タンク、6:燃料改質器、11: 地水素の貯蔵タンク、12:水素透過膜式の精製装置、14:改質ガス供給通路、14A: 絞り、15: 純水素供給通路、15A:調圧器、20: 燃料電池、3,23,28:メタノールポンプ、4:水 ポンプ、10,21,24:ファン(プロワ)、26:直交変換装置、30:燃料供給系、40:空気供給系、50:負荷。

代度人们是生 山 口 🏻 🚨

